

RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

## INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

**PARIS** 

11) N° de publication :

(à n'utiliser que pour les commandes de reproduction)

2 667 063

(21) N° d'enregistrement national :

90 11856

(51) Int CI<sup>5</sup>: C 07 C 49/813, 49/84, 323/22, 45/45

(12)

# **DEMANDE DE BREVET D'INVENTION**

**A1** 

- 22) Date de dépôt : 26.09.90.
- (30) Priorité :

71) Demandeur(s) : société dite : PLASTO (S.A.) — FR.

- 43 Date de la mise à disposition du public de la demande : 27.03.92 Bulletin 92/13.
- 66 Liste des documents cités dans le rapport de recherche : Se reporter à la fin du présent fascicule.
- Références à d'autres documents nationaux apparentés :
- (2) Inventeur(s): Bourgogne Jean-Pierre, Aspisi Christian, Ou Khan, Geneste Patric, Durand Robert et Mseddi Samir.
- 73) Titulaire(s) :
- Mandataire : S.A. Fedit-Loriot et autres Conseils n Propriété Industrielle.
- 54 Procédé d'acylation d'hydrocarbures aromatiques.
- (57) La présente invention concerne un procédé d'acylation selective en position para d'hydrocarbures aromatiques de la série du benzène par des acides carboxyliques aromatiques de la série du benzène, ladite réaction étant catalysée par une zéolithe de type HY ou HB dont le rapport Si/Al est supérieur à 10.

FR 2 667 063 - A1



## Procédé d'acylation d'hydrocarbures aromatiques

La présente invention concerne un procédé d'acylation d'hydrocarbures aromatiques de la série du benzène par des acides carboxyliques aromatiques de la série du benzène.

On en connaît de FR-B-2592039 un procédé d'acylation 10 d'hydrocarbures aromatiques par réaction avec acides carboxyliques ayant au moins deux atomes carbone ou leurs dérivés du type anhydride ou chlorure d'acide, cette réaction étant effectuée en présence d'un catalyseur zéolithique dans lequel l'ion alcalin 15 sodium présent dans sa structure initiale a été remplacé dans une proportion d'au moins 50 % par l'ion Ce3+. Plus précisément, il est indiqué que ladite invention s'applique, de façon avantageuse, aux acides carboxyliques aliphatiques contenant de 2 à 22 atomes 20de carbone et aux hydrocarbures aromatiques de la série benzène, et dérivés. Le document FR-B-2592039 enseigne encore que des catalyseurs zéolithiques de type MY de rapport Si/Al = 2,5 ou Al $^3$ +NaY de rapport Si/Ai = 2,5 ne conviennent pas pour effectuer cette réaction d'acylation, le pourcentage de conversion en 25 produit acylé étant respectivement égal à 8 et nul. Le préconisé FR-B-2592039 catalyseur selon est zéolithe de type Ce3+NaY où le pourcentage de cérium en poids est d'au moins 6 % .

30

On vient à présent de trouver, à l'encontre de l'enseignement précité, que l'acylation sélective en position para d'hydrocarbures aromatiques de la série du benzène par des acides carboxyliques aromatiques de la série du benzène est catalysée dans d'excellentes conditions par les zéolithes de type HY ou Hß dont le rapport Si/Al est supérieur à 10.

Plus précisément, la présente invention concerne un 5 procédé d'acylation sélective en position para d'hydrocarbures aromatiques de la série du benzène par des acides carboxyliques aromatiques de la série du benzène selon la réaction :

10

15

35

#### dans laquelle

R représente l'atome d'hydrogène, un atome d'halogène 20 ou un groupe cyano et R' représente un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>, un groupe alkoxy en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub> ou un groupe thioalkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>,

cette réaction étant conduite en présence de zéolithe de type HY ou Hß dont le rapport Si/Al est supérieur à 25 10, de préférence compris entre 10 et 25, à une température de l'ordre de 180°C à 250°C.

Par atome d'halogène on entend ici un atome de brome, un atome de fluor, un atome de chlore ou un atome 30 d'iode.

Par groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>, on entend ici un groupe de formule C<sub>n</sub>H<sub>2n+1</sub>, linéaire ou ramifié, où n représente un nombre entier de 1 à 4. Le groupe alkyle préféré est le groupe méthyle.

7

Par groupe alkoxy en  $C_1-C_4$ , on entend ici un groupe de formule  $C_n H_{2n+1}O$ , linéaire ou ramifié, où n représente un nombre entier de 1 à  $\frac{1}{4}$ . Le groupe alkoxy préféré est le groupe méthoxy.

5

10

Le catalyseur utilisé est une zéolithe de type Y ou de type ß sous forme protonique. Pour accéder à la forme protonique, la zéolithe échangée dans une solution aqueuse de chlorure d'ammonium doit être calcinée. La température de calcination est comprise entre 300 et 600°C, de préférence de l'ordre de 400 à 550°C.

Les zéolithes HY et Hß sont telles que le rapport Si/Al est supérieur à 10, de préférence compris entre 10 et 25. On utilisera avantageusement les zéolithes HY(15) et Hß(15) dont le rapport Si/Al est de l'ordre de 15 et les zéolithes HY(20) et Hß(20) dont le rapport Si/Al est de l'ordre de 20.

Le procédé selon l'invention consiste en une acylation sélective en position para d'hydrocarbures aromatiques de la série du benzène par des acides carboxyliques aromatiques de la série du benzène. Au cours de cette réaction il se forme néanmoins les isomères acylés en position méta et ortho de l'hydrocarbure aromatique mais en quantité non prépondérante par rapport à l'isomère para.

Un avantage du procédé selon l'invention consiste donc 30 en la sélectivité de l'acylation de l'hydrocarbure aromatique en position para. De façon avantageuse le procédé selon l'invention concerne la réaction d'acylation (I) où le substituant R de l'acide carboxylique aromatique est en position para par rapport à la fonction acide carboxylique, la réaction (I) étant effectuée en présence de zéolithe de type HB ou HY dont le rapport Si/Al est de l'ordre de 15 à 20.

Le procédé selon l'invention sera avantageusement l'ordre de 10 conduit à une température de l'hydrocarbure aromatique étant en excès, de préférence en quantité 1 à 3 fois molaire par rapport à l'acide carboxylique aromatique, dans un solvant organique anhydre, de préférence les hydrocarbures aromatiques halogénés ou non, comme par exemple le toluène ou le chlorobenzène, le solvant pouvant également être constitué par un excès de l'hydrocarbure aromatique entrant dans la réaction, la réaction étant conduite en autoclave, sous pression d'un gaz inerte, ou dans un réacteur de type continu sur un lit fixe de zéolithe. 20

L'invention sera mieux comprise à la lecture des exemples qui suivent. Ces exemples sont donnés pour illustrer l'invention sans toutefois la limiter dans ses équivalents à la portée de l'homme de l'art.

30

25



#### PREPARATION I

# Acylation du toluène par l'acide para-chlorobenzoïque

5 Dans un autoclave de 100 ml, on introduit 50 ml de toluène, 0,25 g d'acide para-chlorobenzoïque et 0,5 g de zéolithe HB(20) préalablement calcinée à 400°C. Avant de chauffer le mélange, on effectue un balayage à l'azote pendant 15 minutes. On introduit ensuite de l'azote jusqu'à obtenir une pression égale à 2.10<sup>5</sup> Pa et on chauffe le mélange réactionnel. L'agitation est mise en route lorsque la température atteint 200°C. Après 4 heures de réaction à cette température un prélèvement est analysé par chromatographie en phase gazeuse. On obtient 34,4 % de (4-méthylphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

Dans les mêmes conditions, en utilisant une zéolithe HB(15) préalablement calcinée à 500°C, on obtient 74,5 % de (4-méthylphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

Dans les mêmes conditions, en utilisant une zéolithe HY(15) préalablement calcinée à 550°C, on obtient 73 % de (4-méthylphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

25

## Exemple comparatif:

Dans les mêmes conditions, en utilisant une zéolithe CeNaY (70 % de Ce; Si/Al = 2,3) préalablement calcinée 30 à 500°C, on obtient 41 % de (4-méthylphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

#### PREPARATION II

## Acylation de l'anisole par l'acide para-chlorobenzoïque

5 Selon le mode opératoire décrit dans la préparation I, au départ de 1 g d'acide para-chlorobenzoïque, 2 ml d'anisole dans 50 ml de chlorobenzène, les réactifs étant séchés sur tamis moléculaires, et en présence de 0,5 g de zéolithe HB(20) préalablement calcinée à 10 550°C, on obtient 49 % de (4-méthoxyphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

Dans les mêmes conditions, en utilisant une zéolithe HY(15) préalablement calcinée à 550°C, on obtient 83 % de (4-méthoxyphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

Dans les mêmes conditions, en utilisant une zéolithe HY(20) préalablement calcinée à 550°C, on obtient 77 % de (4-méthoxyphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

20

#### Exemple comparatif:

Dans les mêmes conditions, en utilisant une zéolithe CeNaY (70 % de Ce; Si/Al = 2,3) préalablement calcinée 25 à 550°C, on obtient 9 % de (4-méthoxyphényl) (4-chlorophényl) méthanone.

# PREPARATION III

30

# Acylation de l'anisole par l'acide parabromobenzoïque.

Selon le mode opératoire décrit dans la préparation I au départ de 1 g d'acide parabromobenzoïque, 2 ml 35 d'anisole dans 50 ml de chlorobenzène, les réactifs étant séchés sur tamis moléculaires, et en présence de

-

0.5 g de zéolithe HY(20) préalablement calcinée à  $550^{\circ}$ C, on obtient 70 % de (4-méthoxyphényl) (4-bromophényl) méthanone.

5

#### PREPARATION IV

# Acylation du thioanisole par l'acide parachlorobenzoïque.

10

Selon le mode opératoire décrit dans la préparation I au départ de 1 g d'acide parachlorobenzoïque, 1 ml de thioanisole dans 50 ml de chlorobenzène, les réactifs étant séchés sur tamis moléculaires, et en présence de 15 1 g de zéolithe HY(20) préalablement calcinée à 500°C, on obtient 75 % de (4-chlorophényl) (4-methylthiophényl) méthanone.

## Revendications

- 5 1) Procédé d'acylation sélective en position para d'hydrocarbures aromatiques de la série du benzène par des acides carboxyliques aromatiques de la série du benzène caractérisé en ce que la réaction est catalysée par une zéolithe de type HY ou Hß dont le rapport Si/Al est supérieur à 10.
  - 2) Procédé selon la revendication 1 caractérisé en ce qu'il répond à la réaction

15
$$R \longrightarrow COOH + \bigcirc R' \longrightarrow R'$$

20 dans laquelle

R représente l'atome d'hydrogène, un atome d'halogène ou un groupe cyano et R' représente un groupe alkyle en  $C_1$ - $C_4$ , un groupe alkoxy en  $C_1$ - $C_4$  ou un groupe

- thioalkyle en C1-C4, cette réaction étant conduite en présence de zéolithe de type HY ou Hß dont le rapport Si/Al est supérieur à 10.
- 30 3) Procédé selon la revendication 2 caractérisé en ce que le substituant R de l'acide carboxylique aromatique est en position para par rapport à la fonction acide carboxylique.

35

4) Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 3 caractérisé en ce que le catalyseur est une zéolithe de type Hß ou HY dont le rapport Si/Al est compris entre 10 et 25.

ō

- 5) Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4 caractérisé en ce que la réaction est effectuée à une température de l'ordre de 180°C à 250°C.
- 10 6) Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 5 caractérisé en ce que la réaction est effectuée dans un solvant organique anhydre, sous pression d'un gaz inerte et à environ 200°C.

Nº d'enregistrement national

#### INSTITUT NATIONAL

de la

PROPRIETE INDUSTRIELLE

# RAPPORT DE RECHERCHE

établi sur la base des dernières revendications déposées avant le commencement de la recherche FR 9011856 FA 447215

				ΓA	44/61
DOC	JMENTS CONSIDERES COMM	IE PERTINENTS	concernees		
atégorie	Citation du document avec indication, en c des parties pertinentes	as de besoin,	de la demande examinée		
Y	FR-A-2 307 786 (KOPPERS CO. * Page 3, lignes 4-7,11-19; revendications *		1-6		
Υ	APPLIED CATALYSIS, vol. 49, 109-123, Elsevier Science Pa B.V., Amsterdam, NL; A. CORN "Design of synthetic zeolite catalysts in organic reaction Acylation of anisole by acylor carboxylic acids over act En entier *	ublishers MA et al.: es as ons. I chlorides	1-6		
Α	EP-A-0 334 096 (BAYER AG) * Page 5; revendications *		1-6		
				DOMAINES T	TECHNIQUE ES (Int. Cl.5)
				C 07 C C 07 C	
	·				
-					
	Date d'achèvement de la recherche			Examinateur	<del>-                                    </del>
		l l		NEVALLE E.I.H.	
X: par Y: par au A: per	CATEGORIE DES DOCUMENTS CITES  rticulièrement pertinent à lui seul  rticulièrement pertinent en combinaison avec un  rte document de la même catégorie  rtinent à l'encontre d'au moins une revendication  arrière-plan technologique général	T: théorie ou princi E: document de bre à la date de dép de dépôt ou qu'â D: cité dans la dem L: cité pour d'autre	vet bénéficiant d' fit et qui n'a été p i une date postéri lande es raisons	'une date antérieu publié qu'à cette d eure.	ate
O : div	aulgation non-écrite cument intercalaire	& : membre de la m	ême famille, doc	iment corresponda	nnt

	<i>4</i> '		